PRODUCTION OF HYDROXYALKANOIC ACID COPOLYMER

Patent number:

JP9191893

Publication date:

1997-07-29

Inventor:

SAITO YUJI; TOMOSAWA TAKASHI; TAKEBE

HIDEAKI; HIRUTA OSAMU

Applicant:

TAISEI CORP: MEIJI SEIKA KAISHA

Classification:

- international:

C08G63/06; C12P7/62; C08G63/00; C12P7/62; (IPC1-

7): C12P7/62; C08G63/06; C12P7/62; C12R1/01

- european:

Application number: JP19960008577 19960122 Priority number(s): JP19960008577 19960122

Report a data error here

Abstract of JP9191893

PROBLEM TO BE SOLVED: To effectively obtain the subject polymer having biodegradability by extracting the wet cells of a microorganism producing a copolymer comprising 3-hydroxybutyrate units and 4-hydroxybutyrate units with acetone containing a surfactant under heating. SOLUTION: This method for producing a hydroxyalkanoic acid copolymer comprises culturing a microorganism (e.g. Comamonans acidovorans IFO 13852) having an ability to produce the hydroxyalkanoic acid copolymer comprising 3-hydroxybutyrate units of formula I and 4-hydroxybutyrate units of formula II, centrifuging the cultured solution, and subsequently mixing the recovered wet cells with acetone containing a surfactant under heating to extract the hydroxyalkanoic acid copolymer accumulated in the recovered cells. Thus, the objective hydroxyalkanoic acid copolymer provided with a larger dynamic strength than those of general purpose polymers such as polyethylene or nylon and with excellent biodegradability is obtained.

Data supplied from the esp@cenet database - Worldwide

This Page Blank (uspl.)

(19)日本国特許庁(JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

特開平9-191893

(43)公開日 平成9年(1997)7月29日

(51) Int.Cl. ⁶	u Ion	微別記号	庁内整理番号	F I C 1 2 P	7 /CO		技術表示箇所
C08G (7/62	NLQ		C08G 6	•	NLQ	
C 1 2 R	1: 01)			審查請求	未請求	請求項の数 6	OL (全 6 頁)
(21)出顯番号		特顧平 8-8577		(71)出題人			
(22)		平成8年(1996)1	月22日	(71)出願人	0000060	所宿区西新宿一" 191 集株式会社	丁目25番1号
				(72)発明者	斎藤 神 東京都新	听宿区四新宿一	目4番16号 J [*] 目25番1号 人成
				(72)発明者	友沢 z 東京都新	所有区西新宿一	丁目25番1号 大成
				(74)代理人	,	式会社内 平木 祐輔	(外1名) 最終頁に続く

(54) 【発明の名称】 ヒドロキシアルカン酸共軍合体の製造方法

(57)【要約】

【解決手段】 ヨーヒドロキシブチレート単位(3HB成分)とオーレドロキシブチレート単位(4HB成分)とからなるヒドロキシアルカン酸共重合体生産能を有する微生物の歯体内に蓄積された前記ヒドロキシアルカン酸共重合体を抽出・分離する工程を含む前記共重合体の製造方法において、前記共重合体の抽出を、前記歯体の湿菌体に界面活性剤含有アセトンを混合し、加熱することにより行う。とを特徴とする、製造方法。

【効果】 湿面体から前記共重合体を抽出することができるため菌体の乾燥を行う必要がなく、しかも抽出時間も短縮することができるので、製造工程の効率化を図ることができる。更に、菌体に311B成分含量の高い共重合体とする場合に、111B成分含量の高い共重合体とが蓄積されている場合に、111B成分含量の高い共重合体を容易に積度よく選択的に分離・精製することができる。

【特許請求の範囲】

【請求項1】 「記式(1):

OCH (CH₂) CH₂CO \sim (1)

で表される3 ヒドロキシブチレート単位と、下記式 (2):

$OCH_1CHCHCO$ (2)

で表される4 ヒドロキシブチレート単位とからなるヒ ドロキシアルカン酸共重合体生産能を有する微生物の菌 体内に蓄積された前記ヒドロキシアルカン酸共重合体を 抽出・分離する工程を含む前記ヒドロキシアルカン酸共 重合体の製造与法において、

前記しドロキ、アルカン酸共重合体の抽出を、前記菌体の湿菌体に界面活性剤含有アセトンを混合し、加熱することにより行うことを特徴とする、ヒドロキシアルカン酸共重合体の製造方法。

【請求項2】 微生物がコマモナス(Comamonas) 属に属する微生物である、請求項1に記載のヒドロキシアルカン酸共重合体の製造方法。

【請求項う】 界面活性剤が陰イオン又は非イオン界面活性剤である。請求項1又は2に記載のヒドロキシアルカン酸共車合体の製造方法。

【請求項4】 湿菌体に界面活性利含有アセトンを混合し、加熱した色、菌体残治を除去し、次いで残ったアセトン溶液を貧治媒と混合してヒドロキシアルカン酸共重合体を析出させて分離することを特徴とする、請求項1~3のいづれた1項に記載のヒドロキシアルカン酸共重合体の製造方法。

【請求項5】 貧溶媒が、メタノールスはヘキサンであることを特徴しする、請求項4に記載のヒドロキシアルカン酸共連合体の製造方法。

【請求項6】 菌体内に蓄積される前記ヒドロキシアルカン酸共乗合体が、3 ヒドロキシブチレート単位含量が高い共乗合体とオーヒドロキシブチレート単位含量が高い共重合体しを含む場合に、4 ヒドロキシブチレート単位含量が高い共乗合体を選択的に抽出する。請求項1~5のいずれか1項に記載のヒドロキシアルカン酸共重合体の製造方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】本発明は、生分解性の3ーヒドロキシブチレート単位(以下、3HB成分という。) とオーヒドロキシブチレート単位(以下、4HB成分という。)とからなるヒドロキシアルカン酸共重合体(以下、P(3Hニーco-4HB)という。)を、微生物を用いて効率よく製造する方法に関する。

[0002]

【従来の技術】多くの微生物は、3・ヒドロキシ酸酸 (3日B)のエモボリエステルをエネルギー貯蔵物質と して蓄積する。さらに近年では、用いる微生物や炭素源 の種類に応じて、3・ヒドロキシ酸酸と、3・ヒドロキ シプロピオン酸(3 HP)や4ーヒドロキシ酪酸(4 HB)などの他のヒドロキシアルカン酸とがランダムに共 重合したヒドロキシアルカン酸共重合体の発酵合成も確 認されている。これらの共重合体は、その共重合組成に 応じて多様な性質を示すことから、微生物によって分解 可能である、生分解性プラスチック材料として大いに注 目されている。特に、4 HB成分含量の高いP(3 HB=co-4 HB)は、ボリエチレンやナイロンなどの汎用ポリマー以上の力学的強度と、優れた生分解性を兼ね備えていることから、環境に調和したプラスチック素材として期待されている。

【0003】ところで、微生物を用いてヒドロキシアルカン酸重合体又は共重合体を製造する場合、これらの重合体又は共重合体はエネルギー貯蔵物質として微生物体内に蓄積されるため、関体から分離・精製するための工程が必要となる

【0004】 菌体内からの代表的な分離・精製方法としては、例えば、ヒドロキシアルカン酸重合体及び・又は 共重合体が蓄積された微生物の菌体を乾燥し、乾燥菌体 からクロロホルムや塩化メチレンなどのハロゲン系有機 溶剤を用いて前記重合体及び二又は共重合体を抽出した 後、抽出液をメタノールやヘキサンなどの資溶媒と混合 することによって前記重合体及び、又は共重合体を析出 させて回収する方法(第1の方法)、ヒドロキシアルカ ン酸重合体及び/又は共重合体が蓄積された酸生物の細 胞質をプロテアーゼで溶解させ、界面活性剤を用いて当 該重合体及び、又は共重合体を精製する方法(第2の方 法)が挙げられる。

【0005】しかしながら、上記第1の方法は、高純度かつ高収率でヒドロキシアルカン酸重合体及び 又は共産合体の分離・精製が可能であるが、菌体を乾燥させる工程が必要であるため効率が悪く、さらに環境規制に関わるハロゲン系有機溶剤を使用することなどの問題がある。また、第2の方法では、抽出方法として細胞質分解酵素であるプロテアーゼを用いるために高価であり、実用化には問題がある。

【0006】一方、用いる微生物の種類や培養条件によっては、3日B成分含量が高いP(3日B-co-4日B)と、4日B成分の含量が高いP(3日B-co-4日B)とも同時に蓄積することがある。このような場合、従来の方法では、3日B成分の含量が高いP(3日B-co-4日B)と4日B成分の含量が高いP(3日B-co-4日B)とが混合した状態で一緒に抽出されるので、どちらか一方を得るためにはそれぞれを分離するための精製工程が必要となるという問題もある。

[0007]

【発明が解決しようとする課題】したがって、本発明の課題は、環境規制に関わるハロゲン系有機溶剤を用いずに、効率よく経済的に3HB成分と1HB成分とからなるヒドロキシアルカン酸共重合体(以下、P(3HB-c

o-4日B)という。)を敵生物を用いて製造する方法を提供することにある。特に、本発明は、微生物菌体内に3日B成分含量が高いP(3日B-co-4日B)と、4日B成分含量が高いP(3日B-co-4日B)が蓄積される場合に、4日E成分含量が高いP(3日B-co-4日B)(通常、4日E成分含量が高いP(3日B-co-4日B)、金融常、4日E成分含量が60モル%以上のもの)を該関体から選択的に抽出することが可能なヒドロキシアルカン酸共重合体の製造方法を提供することを課題とする。【0008】

【課題を解決するための手段】

本発明は、下記式(1):

- OCH (CH₂) CH₂CO - (1) で表される3 - ヒドロキシブチレート単位(3 H B 成 分) と、下記式(2):

OCH CH CH CO (2)

で表される4 ヒドロキシブチレート単位(4 H B成分)とからならヒドロキシアルカン酸共乗合体(P(3 H B + co+4 H b))生産能を有する微生物の関体内に蓄積された前記しドロキシアルカン酸共重合体を抽出・分離する工程を含む前記ヒドロキシアルカン酸共重合体の製造方法において、前記ヒドロキシアルカン酸共重合体の抽出を、前記菌体の湿菌体に界面活性剤含有アセトンを混合し、加熱することにより行うことを特徴とする、ヒドロキシアルカン酸共乗合体の製造方法を提供するものである。

【0009】ト発明においては、微生物菌体内に蓄積された上記P(3日B-co-4日B)の抽出を、界面活性剤を含有するアモトンと混合して加熱することにより行う。この場合。湿菌体をそのまま界面活性剤含有アセトンに混合すればよいので菌体を乾燥する必要がなく、生産性、経済性に優れる。また、湿菌体と界面活性剤含有アセトンとを混合して加熱する際の加熱温度はアセトンの沸点程度又属それ以上であれば問題はなく、好ましくは50~00である。加熱温度が低すぎると抽出効率及び抽出速度が低下する。更に、抽出時間は、通常3~10時間程度である。

【0010】 界面活性剤の種類は特に限定されず、具体的には、Nーアンルアミノ酢酸塩、アルキルスルホン酸塩、アルウンスルホン酸塩、アルウンスルホン酸塩、ポルキルインゼンスルホン酸塩、硫酸アルキルフェニルボリオキシエチレン塩、硫酸アルキルボリオキシエチレン塩。明新性剤:アルキルフェニルボリオキシエチレンエーテル、アリキルボリオキシエチレンエーテル、原用・ボリオキシエチレンエステル、Towen 系界面活性剤(ボリオキシエチレンソルビタン脂肪酸エステル)、ボリオキシエチレンソルビタン脂肪酸エステル)、ボリオキシエチレンソルビタン脂肪酸エステル)、ボリオキシエチレンソルビタン脂肪酸エステル)、ボリオキシエチレンパルボリオキシアロビレン、Nーヒドロキシエチルアルカンアミド等の非イオン界面活性剤:1-12-アルアミノエチルー1-メチルー2-アルキルイミダブリコウム塩、アルキルトリメチルアンモニウム塩、アルキルトリメチルアンモニウム塩、アルキ

ルピリジニウム塩、アルキルベンジルジメチルアンモニウム塩、アルキルメチルジポリエトキシアンモニウム塩 等の陽イオン界面活性剤:Nーアルキルアミノ酸、N アルキルジメチルアミノ酸、アルキルジメチルアミンオ キシド等の両性界面活性剤が例示され、これらの中で好ましいのは隆イオン界面活性剤及び非イオン界面活性剤 であり、更に好ましいのはTween80 及びドデシル硫酸ナトリウムである。

【0011】また、アセトン中の界面活性剤の配合量は、0.05~0.5 重量器の範囲が好ましい、界面活性剤の配合量が高すぎると抽出したP(3 HB-co-4 HB)に界面活性剤が混在するとともにP(3 HB-co-4 HB)の分子量の低下を招き、界面活性剤の配合量が低すぎると抽出効率が低下する。

【0012】歯体から上記P(3日B-co-4日B)を抽出した後、P(3日B-co-4日B)を回収するには、従来公知の方法で行うことができる。具体的には、上記歯体とアセトンの混合液から菌体残渣を戸過又は遠心分離により除去し、次いで残ったアセトン溶液を貧落媒と混合してP(3日B-co-4日B)を削出させることによってP(3日B-co-4日B)を回収することができる。貧溶媒の種類は特に限定されず、具体的にはメタノール、ペキサン、ペンタン、水等が例示され、好ましいのはメタノール及びペキサンである。

【0013】本発明で用いる微生物は、P(3HB-co-4HB)生産能を有する微生物であればいずれのものでもよい。例えば、コマモナス(comamonas)属、アルカリデネス(Alcaligenes)属、ロドコッカス(Rhodococcus)属等に属するものであって、P(3HB-co-4HB)生産能を有する微生物が挙げられる。具体的には、コマモナス。アンドボランズ(Comamonas acidovorans)、アルカリデネス。ユートロファス(Alcaligenes latus)等がある。入手容易な菌株としては、コマモナス。アシドボランズ (F013852、アルカリデネス。ユートロファスATC 1159つ、アルカリデネス。ラタスATCC 29713、ロドコッカスs。 NCIMB 40126、ロドコッカスsp. ATCC 19070等がある。

【0014】上記のような微生物の菌体内にP(3日日 co-4日B)を蓄積させるには、微生物をその微生物の 種類に応じた適当な培地に接種して、常法にしたがって 培養して増殖させればよい。培地としては、公知のもの をいずれも使用できるが、コマモナス属に属する微生物 を用いる場合、炭素源としては、3ーヒドロキシ酪酸及 び4ーヒドロキシ酪酸を使用する。その他の炭素源として、炭素原子数が偶数のアルカンジオール、アーブチロ ラクトン、4-アミノ酪酸等が例示される。その他、培地 の団、培養温度、培養時間等の培養条件も微生物の種類 により適宜設定する

【0015】

【実施例】以下、本発明を実施例によりさらに具体的に 説明する。尚、本発明は、これらの実施例に限定される ものではない

「実施例1〜〜」各実施例において、以下のようにして P(3日B-c・1日B)を製造した、コマモナス。アシ ドボランズ(Commonas acidovorans) IF013852 を、内 エキス5g 、ボリペフトン10g (し、及び塩化ナト リウム5g)を含む天然培地で24時間好気的に培養し 増殖させて、高いで、菌体を遠心分離で回収した。続い て、下記の組成の窒素制限のミネラル培地に、炭素源と して3-ヒドロ、シ酪酸(3日B)及びモヒドロキシ酪酸 (4日B)を表1に示す割合でそれぞれ配合し、回収し た菌体を懸濁して48時間培養した。

【0016】霉素制限のミネラル培地組成

 $MgSO_4 + 7H_1O_2$

0.6 g, L

Na₃HPO₄ + 12H O

7.16 g T.

KH-140;

2.65 g/Hz

放量元素溶液 !!

1 m1/L

(1) 微量元素溶液組成(1N-HC1中)

11 / L

 $FeSO_1 + 7H_2O_1$

2.78 g/L

$MnCl_2 + 4H_2O$	1.98 g/L
$(oS0_4 + 7H_2\theta)$	2.81 g./L
$\{aCl_3+2ll_20\}$	1.67 g 4.
$u\mathrm{CL}_2 + 2\mathrm{L}_3\mathrm{O}$	0.17 g (L
$4\mathrm{nSO}_4 + 7\mathrm{H}_2\mathrm{O}$	0.29 g L

【0017】培養終了後、各培地から得た歯体を凍結乾燥した。培地11当たりの乾燥歯体重量(豆 1.)を表上に示す。次いで、乾燥菌体を熱クロロボルムと混合して該菌体からボリマーを抽出した後、ヘキサンを添加した。析出したボリマーの乾燥菌体重量中の含量(重量 %)を表上に示す。また、各ポリマーをメチルエステル化してガスクロマトグラフィーにて分析した。各ポリマーの3日B成分含量と1日B成分含量を表1に示す。その結果、実施例1~4では、表上に示すようにそれぞれ1日B含量が50モル%、75モル%、80モル%及び83モル%のP(3日B-co-4日B)が得られ、実施例うでは、ホリー4-ヒドロキシブチレートが得られたことが確認された。

[0018]

(表1)

大施列ia	世末原"	(g/L)	党制部本亚盟	ボリマー合量	超成(モル%)		
	3 HB	4HB	(g/L)	(1 11111111111111111111111111111111111	211B/65)	4 НВ 1883)	
力的	2. 0	8. 0	3. 4	27	44	5 C	
· 人加列2	1. 5	8. 5	3, 5	26	2 /	73	
双砂 (3	1. 0	S. 0	3. 2	2 4	20	80	
人起例4	0, h	9, 5	3. 3	2 3	17	83	
大脑列5	0	1 C. O	2. 6	17	0	100	

a) 3 H II : (ナヒドロキシが酸、4 H B : 4 ヒドロキシが酸

【0019】 実施例6~9)上記実施例1~4で得られた4種類の1(311B-co-411B)をそれぞれアセトンに混合し、50で3時間加熱した後、遠心分離を行うことによって真アセトンに可溶なボリマーと不溶なボリマーとに分別した。熱アセトン混合前のボリマーに対する熱アセトン可溶ボリマーと、熱アセトン不溶ボリマーの割合(重量1)を表2に示す。各実施例とも、12(31日B-co-4日1)は熱アセトンに可溶なボリマーと不溶なボリマーとに分けられ、可溶ボリマーと不溶ボリマー

の共重合組成をそれぞれメチルエステル化してガスクロマトグラフィーにて分析した。各ポリマーの3日B成分含量(モル島)を表2に示す。この結果から、可溶ポリマーはすべて4日B成分含量が高いP(3日B+co-4日B)であり、不溶ポリマーは3日B成分含量が高いP(3日B-co-4日B)であることが確認された。

[0020]

【表2】

沙拉列No	ポリマー		相成(モル%)		
			0€68 0€6	3 H B/86)	4 H B/854
契約例6	判断日で得られた	गुरुमगङ्	92	36	64
	P (3HH-co-56%4HH)	不容ポリマ	R	71	2.9
其间到7	実施例2で得られた 11 (3日11-co 76%411ii)	可容がリマー	91	2.2	7 B
		不容ポリマ・	9	8 1	19
大圈列b	実施列3で行ぶた F (3HB-co-80%4HB)	可容がリマ	88	1.8	8 2
		不容ポリマ・	12	68	3 2
通 例9	美加利 4 でほどが。	可容ポリマ	90	10	9 0
	P (3HB-co-83%4HB)	不容ポリマー	10	8 2	18

【0021】これらの実施例から、微生物によるP(3 HB-co-4HL)の合成では、3HB成分含量が高いものと、4HB成分含量が高いものの2種類の共重合体が混合して得られる可能性があることがわかった。また、熱アセトンを用いることによって、4HB成分含量の高いP(3HB-co-4HB)を選択的に分離できることがわかった。

【0022】 実施例10、13)実施例6〜9で得られた 熱アセトン可治ボリマーを全て NMRで解析した。40 0 MHz $1 \circ$ C \cdots NMR におけるカルボニル連鎖の相対セーク面積から決定したダイアド連鎖のモル分率ド \oplus F \circ 3 、 $F_{\circ} \circ 3$ 、 $F_{\circ} \circ 5$ 、 $F_{\circ} \circ 5$ 、 $F_{\circ} \circ 5$ 、 $F_{\circ} \circ 6$ 、 $F_{\circ} \circ 7$ と表 $F_{\circ} \circ 7$ に $F_{\circ} \circ 7$ で $F_{\circ} \circ 7$ に F_{\circ}

 $p = (F_{13} \circ F_{44}) \circ (F_{14} \circ F_{51})$

[0023]

【表3】

人和阿尔n	हरे । इन्-	ダイアド西海のモル分率*						
		F11	F.	F.,	F			
1,28 55910	実施例との可能ポリマー	0. 14	0 18	0 18	0. 5 C	2. 2		
406 9111	実施例7の印除ポリマー	0. 06	6. 15	0. 16	0. 63	1. G		
电影 列12	実施列8の可俗ポリマー	0. 03	5 13	0 14	0. 70	1. 2		
####### 3	大変別の可認ないる-	0. 01	5. OB	0.08	0. 83	1. 3		

E) 400Mb **C - NMRにおけるカルポニル課題の相対ビーク面積から決定

b) 6ノマー皮底比の標 (D=F₁₁・F₁₁/F₁₁・F₁₁)

【0024】これらの結果から、各ポリマーともD値が 1に極めて近いことが確認された。これは、統計的に3 HB成分と4HB成分とがランダムに共重合していることを示しており(例えば、Yuji Saito and Yoshiharu Doi, Int. J. Piol. Macromol., 16, 99-104 (1994)参照)、熱アセエン可溶ポリマーはP(3HB-co-4 H

B) ランダム共重合体であることが確認された。

【0025】 実施例は~22、比較例1~41)実施例1 にしたがって、111B成分含量が84モル窓のP(3 HB co-4 HB)を影燥関体重量当たり21重量器の含量で蓄 構した関体を得た、各実施例及び比較例において、表4 に示した界面活性剤、即ちTucen 80(非イオン系界面活 性剤)、SDE(ドデシル硫酸ナトリウム、陰イオン系 界面活性剤)、又はCTAB(臭化セチルトリメチルア ンモニウム、陽イオン系界面活性剤)をそれぞれ 0.1重量%配合した 300mlの抽出溶媒(表4参照)に、前記菌体(培養液 300mlから遠心分離で得た湿菌体)を懸濁させた、得られた菌体懸濁液を、60℃に調整したウォーターバス内に浸してマグネチックスターラーで撹拌したう時間後、菌体懸濁液をPTF巨製のメンブランフィルターで吸引泸過し、得られた各アセトン溶液の 100ml 全、それぞれ表4に示した析出溶媒 100mlに混合し、ボリマーを析出させた。

【0026】抽出前に菌体に含まれていたボリマーに対する抽出ボリマーの回収率(重量%)を表すに示す。また、得られたボリマーの純度、組成(3月日成分含量(モル%)及び4月日成分含量(モル%))、数半均分子量、並びに多分散度を表4に示す。尚、表中の比較例

1 は乾燥菌体から熱クロロボルムで抽出した結果を示し、比較例2から4は湿菌体から界面活性剤を含まない アセトンを用いて抽出した結果を示している。

【0027】 【表4】

実施例》。	抽出冷媒	界面活性剤	析出溶媒	回収率 (重量 火)	料度 (重量 %)	組成 (-	モル%)	数平均分子录	多分數度
						3HB 成分	4HB 战分		
実施例】:	72}>	SDS**	蒸留水	30	70	4	96	9900	9. 7
実施例15	7ミ}ン	\$ D \$ *1	151-1	58	100	- 6	96	207000	4, 9
支施例 1 8	72}>	SDS"	ヘキザン	45	94	5	95	154000	6, 0
実施例17	7:17	Tween 80	蒸留水	10	100	5	95	102000	8, 4
実施例18	7217	Tween 80	197-1	57	100	4	96	172000	5.0
実地例19	7:17	Tween 80	ヘキサン	56	100	4	98	138000	6, 6
実施例20	/2}>	CTABL	蒸留水	82	63	4	98	97000	9. 6
実施例21	72}>	CTAB ⁶¹	191-1	42	74	4	96	214000	5, 0
実施例22	7:17	CTAB*1	ヘキサン	36	70	6	94	208000	5, 2
比較例1"	711:1 \$ \$6		497	100	100	4	96	214000	9, 8
上較例2	7とトン		蒸留水	5	72	4	96	98000	9. 7
比較例3	78トン		391-11	8	98	4	96	196000	5, 2
上較例4	アセトン		ヘナサン	7	99	4	96	182000	7, 2

- a) 乾燥菌体から熱クロロホルムによって抽出
- b) バデシル硫酸ナトリウム
- c) 具化セチルトリメチルアンモニウム

【0028】共重合体の回収率は、アセトンに配合する 界面活性剤と折出に用いる貧溶媒の種類によって異なった。ただし、回収した共重合体の純度をみると、界面活 性剤としてSIS又はTween 80を用いた条件で抽出し、 メタノール又はヘキサンに折出させた場合に高純度の共 重合体が得られる結果となった、また、各条件で抽出し た共重合体の「子量をみると、すべての条件とも折出さ せる資溶媒として、メタノールンヘキサンン蒸留水の序 切で高くなることがわかった。さらに、多分散度をみる と、メタノールに析出させた共重合体は、他の条件より も狭くなることがわかった。

[0029]

【発明の効果】本発明のP(3HB-co-4HB)の製造 方法によれば、温園体からP(3HB-co-4HB)を抽 出することができるため歯体の乾燥を行う必要がなく、しかも抽出時間も短縮することができるので、製造工程の効率化を図ることができる。更に、このような製造工程の効率化によりエネルギー消費量を低減することができ、経済性に優れる。また、歯体からのP(3日B-co-14B)の抽出溶媒に用いるアセトンは回収・再利用が可能であり、抽出温度も通常50~60℃程度であることから、省エネルギーで安全に抽出することができる。更に、本発明によれば、菌体に3日B成分含量の高いP(3日B-co-4日B)と4日B成分含量が60モル等以上のもの)とが蓄積されている場合に、4日B成分含量が60モル等以上のもの)とが蓄積されている場合に、4日B成分含量の高いP(3日B-co-4日B)を容易に構成よく選択的に分離・精製することができる。

プロントペーごの続き

(72)発明者 武部 英日

神奈川県小田原市栢山788 明治製菓株式 六社薬品技術研究所内 (72)発明者 蛭田 修

神奈川県小田原市柏山788 明治製業株式 会社薬品技術研究所内

This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning Operations and is not part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

BLACK BORDERS
☐ IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
☐ FADED TEXT OR DRAWING
☐ BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING
☐ SKEWED/SLANTED IMAGES
☐ COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS
☐ GRAY SCALE DOCUMENTS
☐ LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT
☐ REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY
OTHER:

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.